METHOD FOR PRODUCING QUINOLONECARBOXYLIC ACID ESTER AND 1,8-NAPHTHYLIDINECARBOXYLIC ACID ESTER

Publication number: JP2002155081

Publication date: 2002-05-28

Inventor: IKI MASAMI; IKEMOTO TETSUYA; SATO TAIJI

Applicant: SUMIKA FINE CHEMICALS CO LTD

Classification:

- international: C07D471/04; C07D471/00; (IPC1-7): C07D471/04

- European:

Application number: JP20000351142 20001117

Priority number(s): JP20000351142 20001117

Report a data error here

Abstract of JP2002155081

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a method for producing a quinolonecarboxylic acid ester and a 1,8-naphthylidinecarboxylic acid ester in good total yield without requiring a complex operation. SOLUTION: This method for producing the quinolonecarboxylic acid ester and the 1,8-naphthylidinecarboxylic acid ester comprises continuously carrying out the steps represented by the formula in the same reaction vessel without isolating the intermediates.

Data supplied from the **esp@cenet** database - Worldwide

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2002-155081 (P2002-155081A)

(43)公開日 平成14年5月28日(2002.5.28)

(51) Int.Cl.7

(22)出願日

識別記号

FΙ

テーマコート*(参考)

C 0 7 D 471/04

114

平成12年11月17日(2000.11.17)

C 0 7 D 471/04

114N 4C065

審査請求 未請求 請求項の数8 OL (全 10 頁)

(21)出願番号 特願2000-351142(P2000-351142)

(71)出願人 592120519

住化ファインケム株式会社

大阪市西淀川区歌島三丁目1番21号

(72)発明者 伊木 正己

大阪市西淀川区歌島三丁目1番21号 住化

ファインケム株式会社総合研究所内

(72)発明者 池本 哲哉

大阪市西淀川区歌島三丁目1番21号 住化

ファインケム株式会社総合研究所内

(74)代理人 100080791

弁理士 高島 一

最終頁に続く

(54)【発明の名称】 キノロンカルボン酸エステルおよび1,8-ナフチリジンカルボン酸エステルの製造方法

(57)【要約】

【課題】 煩雑な操作を必要とせずかつトータル収率が良いキノロンカルボン酸エステルおよび1,8-ナフチリジンカルボン酸エステルの製造方法の提供。

【解決手段】以下の工程を中間体を単離せず同一溶媒中

かつ同一反応容器で連続して行うキノロンカルボン酸エステルおよび1,8ーナフチリジンカルボン酸エステルの製造方法。

【化1】

【特許請求の範囲】

【請求項1】 以下の(a)~(c)の工程を、中間体を単離することなく、同一反応容器で連続して行うことを特徴とする、キノロンカルボン酸エステルおよび1,8-ナフチリジンカルボン酸エステルの製造方法:

(a)溶媒の存在下または非存在下、式 I

【化1】

[式中、Aは、NまたはC-X(式中、Xは水素原子、Nロゲン原子、あるいは炭素数 $1\sim6$ の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基またはアルコキシ基である)であり、 R^1 は、炭素数 $1\sim9$ の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基である]で示される化合物を、 $CH(OR^2)_3$ (ここで、 R^2 は炭素数 $1\sim9$ の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基である)で示されるオルトギ酸トリアルキルおよび無水酢酸と反応させて、式 I I

【化2】

(式中、A、 R^1 および R^2 は前記と同義である)で示される化合物を得る工程;

【化3】

(式中、A、 R^1 および R^3 は前記と同義である)で示される化合物を得る工程: および

(c)工程(a)、(b)と同一溶媒中、当該式 I I I で示される化合物を、塩基および第4級アンモニウム塩の存在下で環化させて、式 I V

【化4】

(式中、A、R¹およびR³は前記と同義である)で示さ れるキノロンカルボン酸エステルおよび1,8ーナフチ リジンカルボン酸エステルを得る工程。

【請求項2】 工程(a)~(c)の溶媒が炭化水素系溶媒である、請求項1記載の製造方法。

【請求項3】 炭化水素系溶媒が芳香族炭化水素系溶媒 である、請求項2記載の製造方法。

【請求項4】 芳香族炭化水素系溶媒がトルエンである、請求項3記載の製造方法。

【請求項5】 工程(a)において、式Iで示される化合物とオルトギ酸トリアルキルの存在下に、無水酢酸を添加する、請求項1記載の製造方法。

【請求項6】 工程(a)において、式Iで示される化合物と無水酢酸の存在下に、オルトギ酸トリアルキルを添加する、請求項1記載の製造方法。

【請求項7】 式 I で表される化合物 1 モルに対してオルトギ酸トリアルキルを 1 . 1 モル~ 1 . 5 モル使用し、無水酢酸を 3 . 2 モル~ 3 . 6 モル使用する、請求項 1 記載の製造方法。

【請求項8】 $AがNであり、<math>R^1$ がエチル基であり、 R^2 がエチル基であり、かつ R^3 がシクロプロピル基である、請求項 $1\sim7$ のいずれかに記載の製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、抗菌性化合物の中間体として有用なキノロンカルボン酸エステルおよび 1,8-ナフチリジンカルボン酸エステルの製造方法に 関する。

[0002]

【従来の技術】キノロンカルボン酸エステルおよび1,8-ナフチリジンカルボン酸エステルは、抗菌性化合物の中間体として有用であることが知られている。

【0003】上記化合物の製造方法としては、例えば、特公平3-74231号に開示の、2.6-ジクロロー 5-フルオロニコチニル酢酸エチルエステルをオルトギ酸トリエチルおよび無水酢酸と反応させて3-エトキシー2-(2.6-ジクロロー5-フルオロニコチニル)アクリル酸エチルエステルに変換した後、これをシクロプロピルアミンと反応させて対応する3-シクロプロピルアミノ体に変換し、そして最後に水素化ナトリウム存在下で環化する方法が知られている。しかし、この方法では、一連の工程の間に中間体の単離等を行っており、

操作が煩雑で、また単離することによる各工程での収量 のロスが大きく、目的物のトータル収率が悪いという問 題があった。

[0004]

【発明が解決しようとする課題】本発明の目的は、煩雑な操作を必要とせず、かつトータル収率が良いキノロンカルボン酸エステルおよび1,8-ナフチリジンカルボン酸エステルの製造方法を提供することである。

[0005]

【課題を解決するための手段】本発明者らは、後述する式Iで示される化合物(以下、化合物Iという)を出発物質とし、ワンポットで、すなわち中間体を単離することなく、同一溶媒中でかつ同一容器中で連続して反応を行えば、上記課題を達成できることを見出し、本発明を完成するに至った。

【0006】すなわち、本発明は、(1)以下の(a) ~(c)の工程を、中間体を単離することなく、同一反 応容器で連続して行うことを特徴とする、キノロンカル ボン酸エステルおよび1,8ーナフチリジンカルボン酸 エステルの製造方法:

(a)溶媒の存在下または非存在下、化合物 I

[0007]

【化5】

【0008】 [式中、Aは、NまたはC-X(式中、Xは水素原子、N口ゲン原子、あるいは炭素数 $1\sim6$ の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基またはアルコキシ基である)であり、 R^1 は、炭素数 $1\sim9$ の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基である]を、 $CH(OR^2)_3$ (ここで、 R^2 は炭素数 $1\sim9$ の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基である)で示されるオルトギ酸トリアルキルおよび無水酢酸と反応させて、式 I I

[0009]

【化6】

【0010】(式中、A、R¹およびR²は前記と同義である)で示される化合物(以下、化合物 I I E E E E 4る工程:

もよい炭素数1~5の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基、ハロゲン原子で置換されていてもよい炭素数3~6のシクロアルキル基、またはハロゲン原子で置換されていてもよいフェニル基である)で示されるアミン化合物と反応させて、式III

[0011]

【化7】

【0012】(式中、A、R¹およびR³は前記と同義である)で示される化合物(以下、化合物 I I I という)を得る工程;および

(c)工程(a)、(b)と同一溶媒中、当該化合物 I IIを、塩基および第4級アンモニウム塩の存在下で環 化させて、式 IV

[0013]

【化8】

【0014】(式中、A、R1およびR3は前記と同義で ある)で示されるキノロンカルボン酸エステルおよび 1,8-ナフチリジンカルボン酸エステル(以下、化合 物 I V という) を得る工程、(2) 工程(a)~(c) の溶媒が炭化水素系溶媒である、上記(1)記載の製造 方法、(3)炭化水素系溶媒が芳香族炭化水素系溶媒で ある、上記(2)記載の製造方法、(4)芳香族炭化水 素系溶媒がトルエンである、上記(3)記載の製造方 法、(5)工程(a)において、化合物 I とオルトギ酸 トリアルキルの存在下に、無水酢酸を添加する、上記 (1)記載の製造方法、(6)工程(a)において、化 合物Iと無水酢酸の存在下に、オルトギ酸トリアルキル を添加する、上記(1)記載の製造方法、(7)1モル の化合物 I に対してオルトギ酸トリアルキルを1.1モ ル~1.5モル使用し、無水酢酸を3.2モル~3.6 モル使用する、上記(1)記載の製造方法、および (8) AがNであり、R1がエチル基であり、R2がエチ ル基であり、かつR3がシクロプロピル基である、上記 (1)~(7)のいずれかに記載の製造方法、である。 [0015]

【発明の実施の形態】以下、本発明の製造方法を詳細に

説明する。

【0016】なお、本明細書中で、特に分枝鎖である旨の記載がない「アルキル基」および「アルコキシ基」については、全て「n-アルキル基」および「n-アルコキシ基」を表すものとする。

【0017】化合物 I~I VのAにおけるC-Xのハロ ゲン原子としては、フッ素、塩素、臭素およびヨウ素が 挙げられ、好ましくはフッ素および塩素である。炭素数 1~6の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基としては、メ チル基、エチル基、プロピル基、イソプロピル基が挙げ られ、好ましくは炭素数1~3の直鎖もしくは分枝鎖の アルキル基であり、より好ましくはメチル基およびエチ ル基である。炭素数1~6の直鎖もしくは分枝鎖のアル コキシ基としては、メトキシ基、エトキシ基、プロポキ シ基、イソプロポキシ基が挙げられ、好ましくは炭素数 1~3の直鎖もしくは分枝鎖のアルコキシ基であり、よ り好ましくはメトキシ基およびエトキシ基である。C-Xの具体例としては、C-H、C-F、C-C1、C-CH₃、C-OCH₃が挙げられ、好ましくはC-H、C -FおよびC-C1である。本発明においては、Aとし てはN、C-H、C-FおよびC-Clが好ましく、よ り好ましくはNである。

【0018】化合物 I~I VにおけるR1の炭素数1~9の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基としては、例えば、メチル基、エチル基、プロピル基、イソプロピル基、ブチル基、secーブチル基、セertーブチル基、ペンチル基、ヘキシル基、ヘプチル基、オクチル基、ノニル基等が挙げられ、好ましくは炭素数1~4の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基であり、より好ましくはメチル基、エチル基、プロピル基、イソプロピル基、ブチル基、secーブチル基およびtertーブチル基であり、特に好ましくはエチル基である。

【0019】化合物 I I におけるR²の炭素数 1~9の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基としては、例えば、メチル基、エチル基、プロピル基、イソプロピル基、ブチル基、secーブチル基、tertーブチル基、ペンチル基、ヘキシル基、ヘプチル基、オクチル基、ノニル基等が挙げられ、好ましくは炭素数 1~4の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基であり、より好ましくはメチル基、エチル基、プロピル基およびブチル基であり、特に好ましくはエチル基である。

【0020】化合物 I I I 、 I VにおけるR³のハロゲ 工程(a)

ン原子で置換されていてもよい炭素数1~5の直鎖もし くは分枝鎖のアルキル基のアルキル部としては、例え ば、メチル基、エチル基、プロピル基、イソプロピル 基、ブチル基、sec-ブチル基、tert-ブチル、 ペンチル基等が挙げられ、好ましくは炭素数1~4の直 鎖もしくは分枝鎖のアルキル基であり、より好ましくは メチル基、エチル基およびプロピル基である。ハロゲン 部としては、フッ素、塩素、臭素、ヨウ素等が挙げら れ、好ましくはフッ素および塩素である。ハロゲン原子 で置換された炭素数1~5の直鎖もしくは分枝鎖のアル キル基としては、クロロメチル基、2-クロロエチル 基、フルオロメチル基、1-フルオロエチル基、2-フ ルオロエチル基等が挙げられ、好ましくはフルオロメチ ル基、2-フルオロエチル基である。化合物 I I I 、 I VにおけるR3のハロゲン原子で置換されていてもよい 炭素数3~6のシクロアルキル基におけるシクロアルキ ル部としては、例えば、シクロプロピル基、シクロブチ ル基、シクロペンチル基、シクロヘキシル基等が挙げら れ、好ましくはシクロプロピル基である。ハロゲン部と しては、フッ素、塩素、臭素、ヨウ素等が挙げられ、好 ましくはフッ素および塩素である。ハロゲン原子で置換 されたシクロアルキル基としては、2-フルオロシクロ プロピル基、2,2-ジフルオロシクロプロピル基、2 -クロロー2-フルオロシクロプロピル基等が挙げら れ、好ましくは2-フルオロシクロプロピル基である。 ハロゲン原子で置換されていてもよいフェニル基として は、フェニル基、2、4-ジフルオロフェニル基等が挙 げられ、好ましくは2,4-ジフルオロフェニル基であ る。本発明では、R3としてはシクロプロピル基が好ま LN

【0021】本発明においては、 $AがNであり、<math>R^1$ が エチル基であり、 R^2 がエチル基であり、かつ R^3 がシク ロプロピル基であることが特に好ましい。

【0023】<u>工程(a):化合物 I からの化合物 I I の</u>製造方法

[0024]

【化9】

1

【0025】工程(a)では、溶媒の存在下または非存在下、化合物 I を、式 $CH(OR^2)_3$ のオルトギ酸トリアルキルおよび無水酢酸と反応させて、中間体である化合物 I I を得る。

【0026】工程(a)で使用される式CH(OR2)3 のオルトギ酸トリアルキルとしては、例えば、オルトギ 酸トリメチル、オルトギ酸トリエチル、オルトギ酸トリ プロピル、オルトギ酸トリブチル、オルトギ酸トリペン チル、オルトギ酸トリヘキシル、オルトギ酸トリヘプチ ル、オルトギ酸トリオクチル、オルトギ酸トリノニル等 のR²が炭素数1~9の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル 基であるオルトギ酸トリアルキルが挙げられ、好ましく はオルトギ酸トリメチル、オルトギ酸トリエチル、オル トギ酸トリプロピル、オルトギ酸トリブチル等のR²が 炭素数1~4の直鎖もしくは分枝鎖のアルキル基である オルトギ酸トリアルキルであり、より好ましくはオルト ギ酸トリメチルおよびオルトギ酸トリエチルであり、さ らに好ましくはオルトギ酸トリエチルであるが、エステ ル交換反応による生成物の複雑化を避けるという点か ら、このオルトギ酸トリアルキルにおけるR2は化合物 I中のR1と同じであることが好ましく、R1がエチル基 でありかつR²がエチル基である場合が特に好ましい。 【0027】 工程(a) におけるCH(OR²)₃のオル トギ酸トリアルキルの使用量は、1モルの化合物 I に対 して通常1.0モル~3.0モルであり、好ましくは 1.0モル~2.0モルであり、さらに好ましくは1. 05モル~1.7モルであり、最も好ましくは1.1モ ル~1.5モルである。また、工程(a)における無水 酢酸の使用量は、1モルの化合物 I に対して通常2.0 モル~5.0モルであり、好ましくは2.5モル~4. 0モルであり、さらに好ましくは3.0モル~4.0モ ルであり、最も好ましくは3.2モル~3.6モルであ る。

【0028】工程(a)では、反応は溶媒の存在下または非存在下で行われるが、溶媒の存在下で行う場合、反応で副生するR²OH、CH₃COOR²(ここで、R²は前記と同義である)、酢酸等、および未反応の無水酢酸等を共沸により効率的に除去できるという点、ならびに安価であるという点から、炭化水素系溶媒を使用することが好ましい。当該炭化水素系溶媒と異なり、環境に与える負荷が少ないという点でも好ましい。当該炭化水素系溶媒としては、ヘキサン、イソヘキサン、ヘプタン、イソヘプタン、オクタン、イソオクタン、石油エーテル等の脂肪族炭化水素系溶媒:シクロヘキサン、メチ

ルシクロへキサン等の脂環族炭化水素系溶媒; トルエン、キシレン、メシチレン等の芳香族炭化水素系溶媒等が挙げられる。

【0029】上記溶媒の使用量は、1kgの化合物 I に対して、通常0.5L~30Lであり、好ましくは1L~15Lであり、より好ましくは1L~5Lである。

【0030】上記炭化水素系溶媒の中でも、化合物Iから化合物IIへの転化率が良好となるという点で、芳香族炭化水素系溶媒、特にトルエンが好ましい。

【0031】工程(a)は溶媒の存在下または非存在下で行われるが、反応速度が速くなるという点および反応溶液の容積が小さくなるという点から、溶媒の非存在下で行うことが好ましい。

【0032】工程(a)の反応温度は、好ましくは50 ℃~150℃であり、より好ましくは70℃~130℃ であり、反応時間は、通常0.1時間~8時間であり、 好ましくは0.5時間~4時間である。

【0033】工程(a)では、反応速度を速めるために、反応の間に生成するR²OH、CH₃COOR²、酢酸等の副生成物を、例えば減圧下で系外に留去する等の手段によって除去しながら行うことが好ましい。

【0034】工程(a)の反応において、試薬の添加の 順序は、**①**化合物 I、無水酢酸およびオルトギ酸トリア ルキルを所定の量で同時に仕込んで反応させる、②化合 物Iと無水酢酸とを所定の量で先に仕込み、これにオル トギ酸トリアルキルを滴下して反応させる、または30化 合物Iとオルトギ酸トリアルキルとを所定の量で先に仕 込み、これに無水酢酸を滴下して反応させる、のいずれ でもよいが、工業系での使用では、反応熱の発生が穏や かであるという点から②または③で行うことがより好ま しく、さらに化合物 I から化合物 I I への転化率が最も 良好であるという点から3で行うことが最も好ましい。 【0035】上記工程(a)で得られた化合物 I I は反 応終了後の反応液から単離することなく、同一反応容器 中で連続して次の工程(b)に用いられるが、工程 (b)を行う前に、反応終了後の反応液に存在する過剰 のオルトギ酸トリアルキルおよび無水酢酸等の残留物、 ならびに工程(a)で生じたR2OH、CH3COO R²、酢酸等の副生成物を留去してから工程(b)に用

【0036】<u>工程(b): 化合物 I I からの化合物 I I</u> I の製造方法

[0037]

いることが好ましい。

【化10】

工程(b)

【0038】工程(b)では、工程(a)と同一の溶媒中、工程(a)で得られた化合物 I I と式 R^3 N H_2 のアミン化合物とを反応させて、中間体である化合物 I I I を得る。

【0039】ここで、工程(a)を溶媒の非存在下で行った場合、工程(a)の反応終了後の反応液に溶媒を加えて反応を行う。当該溶媒としては、工程(a)で例示した炭化水素系溶媒が挙げられる。工程(a)を溶媒の存在下で行った場合、工程(a)の反応終了後の反応液のまま工程(b)に用いてもよく、また必要に応じて、工程(a)と同一の溶媒を追加してもよい。

【0040】工程(b)で用いられるアミン化合物R3 NH₂としては、例えば、メチルアミン、エチルアミ ン、2-フルオロエチルアミン、プロピルアミン、ブチ ルアミン等のハロゲン原子で置換されていてもよい炭素 数1~5の直鎖もしくは分枝鎖のアルキルアミン:シク ロプロピルアミン、2-フルオロシクロプロピルアミ ン、シクロブチルアミン、2-フルオロシクロブチルア ミン、シクロペンチルアミン、シクロヘキシルアミン等 のハロゲン原子で置換されていてもよい炭素数3~6の シクロアルキルアミンが挙げられ、好ましくはメチルア ミン、エチルアミン、2-フルオロエチルアミン等のハ ロゲン原子で置換されていてもよい炭素数1~3の直鎖 もしくは分枝鎖のアルキルアミン;シクロプロピルアミ ン、2-フルオロシクロプロピルアミン、2-フルオロ シクロブチルアミン等のハロゲン原子で置換されていて もよい炭素数3~4のシクロアルキルアミンであり、よ り好ましくはR3NH2はシクロプロピルアミンおよび2 ーフルオロシクロプロピルアミンであり、さらに好まし

くはシクロプロピルアミンである。

【0041】工程(b)における上記アミンR 3 NH $_2$ の使用量は、1モルの化合物Iに対して通常0.9モル~2.0モルであり、好ましくは1.0モル~1.5モルであり、より好ましくは1.0モル~1.2モルであり、さらに好ましくは1.0モル~1.05モルである。

【0042】工程(b)において、上記溶媒の使用量は、1kgの化合物Iに対して1L~20L、好ましくは3L~10Lである。

【0043】工程(b)における反応温度は、好ましくは-20℃~80℃であり、より好ましくは0℃~30℃であり、反応時間は、通常0.1時間~5時間であり、好ましくは1時間~3時間である。

【0044】上記工程(b)で得られた化合物 I I I は 反応終了後の反応液から単離することなく、同一反応容器中で連続して次の工程(c)に用いられるが、必要であれば、工程(b)の反応終了後の反応液に存在する過剰のR³ N H₂ および副生成物(例えば、R² O H等)を、同一反応容器中での水洗浄による分液操作または留去によって除去して用いてもよい。

【0045】工程(b)の反応終了後の反応液は、そのまま工程(c)で用いてもよく、また、必要に応じて、工程(b)と同一の溶媒を添加して用いてもよい。

【0046】<u>工程(c):化合物 I I I からの化合物 I</u> Vの製造方法

[0047]

【化11】

工程(c)

【0048】工程(c)では、工程(a)、(b)と同一溶媒中、工程(b)で得られた化合物 I I I を、塩基および第4級アンモニウム塩の存在下で環化させることにより、本発明の目的化合物 I Vを得る。

【0049】工程(c)で用いられる塩基は、例えば、水酸化リチウム、水酸化ナトリウム、水酸化カリウム、炭酸リチウム、炭酸ナトリウム、炭酸カリウム、炭酸水素ナトリウム、炭酸水素カリウム、ナトリウムメトキシ

ド、ナトリウムエトキシド、ナトリウムセーブトキシド、カリウムメトキシド、カリウムエトキシドまたはカリウムセーブトキシド等の水溶液またはアルコール溶液であり、好ましくは、水酸化ナトリウムまたは水酸化カリウムの水溶液である。工程(c)における当該塩基の使用量は、1モルの化合物Iに対して通常0.9モル~5.0モルであり、好ましくは1.0モル~3.3モルである。これらの塩基は、従来用いられてきた水素化ナトリウム等の塩基と比べて取り扱い上の危険性が少ないという点で好ましい。

【0050】工程(c)で用いられる第4級アンモニウ ム塩としては、例えば、ベンジルトリメチルアンモニウ ムクロリド、ベンジルトリエチルアンモニウムクロリ ド、ベンジルトリメチルアンモニウムブロミド、ベンジ ルトリエチルアンモニウムブロミド、テトラメチルアン モニウムクロリド、テトラメチルアンモニウムブロミ ド、テトラメチルアンモニウムヨージド、テトラエチル アンモニウムクロリド、テトラエチルアンモニウムブロ ミド、テトラエチルアンモニウムヨージド、テトラプロ ピルアンモニウムクロリド、テトラプロピルアンモニウ ムブロミド、テトラプロピルアンモニウムヨージド、テ トラブチルアンモニウムクロリド、テトラブチルアンモ ニウムブロミド、テトラブチルアンモニウムヨージド、 テトラオクチルアンモニウムクロリド、テトラオクチル アンモニウムブロミド、テトラオクチルアンモニウムヨ ージド、硫酸テトラエチルアンモニウム、硫酸水素テト ラエチルアンモニウム、硫酸テトラブチルアンモニウ ム、硫酸水素テトラブチルアンモニウム、硫酸テトラオ クチルアンモニウム、硫酸水素テトラオクチルアンモニ ウム等が挙げられ、好ましくはテトラブチルアンモニウ ムブロミドおよびベンジルトリエチルアンモニウムブロ ミドであり、より好ましくはテトラブチルアンモニウム ブロミドである。これらの第4級アンモニウム塩は、そ のまま用いてもよいし、水溶液の形態で用いてもよい。 当該第4級アンモニウム塩の使用量は、1モルの化合物 Ⅰに対して通常0.01モル~0.5モルであり、好ま しくは0.02モル~0.1モルであり、より好ましく は0.03モル~0.08モルである。

【0051】工程(c)の反応温度は、通常-20℃~80℃であり、好ましくは0℃~50℃であり、より好ましくは20℃~35℃である。従来、この工程(c)の反応は、100℃以上の高い反応温度で行うことが普通であったが、本発明の方法では、上記のような塩基および第4級アンモニウム塩を用いることにより、工程(c)を室温で行うことが可能となった。これにより、工程(c)における副反応が少なくなり、かつ、当該工程における反応熱を工業的規模で制御することが容易になるという利点を有する。

【0052】工程(c)の反応時間は、通常0.5時間 ~8時間であり、好ましくは1.5時間~4時間であ る。

【0053】上記工程(c)における反応終了後の反応 液を冷却し、そして析出した結晶を沪別することによっ て目的化合物 I Vを得る。化合物 I Vは、公知の方法 (例えば、再結晶等)により精製され得る。

【0054】上記のように、本発明の製造方法は、各工程で得られた中間体を単離することなく全ての工程を同一の溶媒中および同一の反応容器中で行うので、単離操作、溶媒の交換、反応容器の交換等の煩雑な操作を必要とせず、製造方法を大幅に簡略化することができるという利点を有する。また、本発明の製造方法は、各工程で中間体を単離・精製することによる収量のロスをなくすことができるので、目的化合物 I Vのトータル収率を向上させることができるという利点も有する。

【 O O 5 5 】以下、実施例を示して本発明をより具体的 に説明するが、本発明はこれらに限定されるものではない

[0056]

【実施例】(実施例1)オルトギ酸トリエチル35.8 g(0.241モル)、2,6-ジクロロ-5-フルオ ロニコチニル酢酸エチル(化合物 I) 45.7g(0. 163モル)、無水酢酸59.1g(0.579モル) を混合し、110~120℃にて、生成する酢酸エチ ル、エタノールおよび酢酸を反応容器上部から連続的に 留去しながら2時間反応させ、その後減圧下で濃縮し、 3-エトキシ-2-(2,6-ジクロロ-5-フルオロ ニコチニル)アクリル酸エチルエステル(化合物 II) を含有する約51.5gの残渣を得た(化合物 I から I Iへの転化率:93.5%)。この残渣にトルエン23 7gを加え、5℃に冷却し、その後0~10℃でシクロ プロピルアミン9.6g(0.168モル)を滴下し た。混合物を20~30℃にて2時間撹拌し、(3-シ クロプロピルアミノー2-(2,6-ジクロロー5-フ ルオロニコチニル)アクリル酸エチルエステル(化合物 III)を含有する反応終了後の反応液を得た(化合物) IIからIIIへの転化率: 97.0%))。この反応 液に、テトラブチルアンモニウムブロミド3.7g (0.011モル)を添加し、9.5%水酸化カリウム 水溶液81.9gを15~25℃で滴下し、その後20 ~30℃で3時間撹拌した。反応終了後の反応液を0~ 5℃にて2時間撹拌した後、結晶を析出させ、次いでこ の結晶を沪別した。この結晶をトルエン78g、水16 0gで順番に洗浄し、そして乾燥することにより、7-クロロー1ーシクロプロピルー6ーフルオロー1,4-ジヒドロー4ーオキソー1、8ーナフチリジンー3ーカ ルボン酸エチルエステル(化合物IV)43.1gを得 た (化合物 I I I から I Vへの転化率: 93.8%、化 合物 I Vのトータル収率(ワンポットによる):85.

【0057】(実施例2)オルトギ酸トリエチル35.

8g(0.241モル)と2,6-ジクロロー5-フル オロニコチニル酢酸エチル(化合物 I) 45.7g (0.163モル)とを先に仕込み、105℃まで加熱 した。無水酢酸59.1g(0.571モル)を、10 5~110℃にて、1時間かけて滴下し、110~12 0℃で1時間反応させた。反応終了後の反応液を減圧下 で濃縮し、3-エトキシー2-(2,6-ジクロロー5 -フルオロニコチニル)アクリル酸エチルエステル(化 合物 I I)を含有する約52.0gの残渣を得た(化合 物 I から I I への転化率: 93.4%)。以下、実施例 1と同様の方法により、7-クロロ-1-シクロプロピ ルー6-フルオロー1,4-ジヒドロー4-オキソー 1,8ーナフチリジン-3ーカルボン酸エチルエステル (化合物 IV) 43. 4gを得た(化合物 IIから II Iへの転化率:97.5%、化合物IIIからIVへの 転化率:94.0%、化合物 I Vのトータル収率(ワン ポットによる):85.6%)。

【0058】(実施例3)無水酢酸59.1g(0.571モル)と2,6-ジクロロ-5-フルオロニコチニル酢酸エチル(化合物I)45.7g(0.163モル)を先に仕込み、115℃まで加熱した。オルトギ酸トリエチル35.8g(0.241モル)を115~120℃にて、1時間かけて滴下し、その後110~120℃で1時間反応させた。反応終了後の反応液を減圧下

で濃縮し、3-エトキシー2-(2,6-ジクロロー5-フルオロニコチニル)アクリル酸エチルエステル(化合物 II)を含有する約50.2gの残渣を得た(化合物 Iから IIへの転化率:88.2%)。以下、実施例1と同様の工程により、7-クロロー1-シクロプロピルー6-フルオロー1,4-ジヒドロー4-オキソー1,8-ナフチリジンー3-カルボン酸エチルエステル(化合物 IV)38.7gを得た(化合物 IIから IIへの転化率:93.6%、化合物 IIIから IVへの転化率:92.1%、化合物 IVのトータル収率(ワンポットによる):76.0%)。

【0059】(実施例4~17)オルトギ酸トリエチル、2.6~ジクロロー5~フルオロニコチニル酢酸エチル(化合物 I)および無水酢酸の量をそれぞれ以下の表1に示すように調整した以外は、実施例2と同様の方法により、7~クロロー1~シクロプロピルー6~フルオロー1,4~ジヒドロー4~オキソー1,8~ナフチリジン~3~カルボン酸エチルエステル(化合物 I V)を得た。表1に、実施例4~17における各試薬の量、目的化合物 I Vの収量およびトータル収率(ワンポットによる)を列挙する。

[0060]

【表1】

(表1)

\	オルトギ酸トリエ	無水酢酸の使用量	2, 6-ジクロロ	7-クロロー1-シクロブ
\	チルの使用量		-5-フルオロニ	ロビルー6ーフルオロー1,
\			コチニル酢酸エチ	4ージヒドロー4ーオキソ
			ルの使用量	-1,8-ナフチリジン-3
\				-カルボン酸エチルエステ
				ルの収量およびトータル収
- \				率 (ワンポットによる)
実施例4	23.0g	83.3g	45.7 g	37.2g
	(0.155モル)	(0.816 モル)	(0.163モル)	(73.3%)
実施例 5	24.2 g	83.3g	45.7g	39.4g
	(0.163モル)	(0.816 モル)	(0.153モル)	(77.7%)
実施例 6	25.6 g	83.3 g	45.7g	42.1 g
	(0.173 モル)	(0.816 モル)	(0.163 モル)	(83.1%)
実施例7	26.6g	83.3g	45.7g	43.3g
	(0.179モル)	(0.816 モル)	(0.163 モル)	(85.5%)
実施例8	27.8g	83.3g	45.7g	43.6g
	(0.188モル)	(0.816 モル)	(0.163 モル)	(86.0%)
実施例 9	29.0g	83.3 g	45.7g	43.8g
	(0.196 モル)	(0.816 モル)	(0.163モル)	(86.3%)
実施例 10	30.2g	83.3 g	45.7g	43.8g
	(0.204モル)	(0.816モル)	(0.163モル)	(86.3%)
実施例 11	29.0 g	40.0g	45.7g	42.2g
	(0.196モル)	(0.392モル)	(0.163モル)	(83.2%)
実施例 12	29.0g	45.0g	45.7g	42.3g
	(0.196モル)	(0.441 モル)	(0.163モル)	(83.4%)

[0061]

【表2】

(表1・続き)

Λ	オルトギ酸トリエ	無水酢酸の使用量	2,6ージクロロ	7-クロロー1-シクロブ
	チルの使用量		-5-フルオロニ	ロビルー6ーフルオロー1,
			コチニル酢酸エチ	4ージヒドロー4ーオキソ
			ルの使用量	-1,8-ナフチリジン-3
\				- カルポン酸エチルエステ
				ルの収量およびトータル収
				本 (ワンポットによる)
実施例 13	29.0g	48.3g	45.7g	42.5 g
	(0.196モル)	(0.473モル)	(0.163モル)	(83.9%)
実施例 14	29.0g	50.0g	45.7g	42.8 g
	(0.198モル)	(0.490モル)	(0.163モル)	(84.5%)
実施例 15	29.0g	50.0g	45.7g	43.7g
	(0.196モル)	(0.490モル)	(0.163モル)	(86.2%)
実施例 16	29.0g	58.3g	45.7g	43.6 g
	(0.198モル)	(0.571モル)	(0.163 モル)	(86.0%)
実施例 17	29.0g	66.5g	45.7g	43.4 g
	(0.198モル)	(0.651 モル)	(0.163モル)	(85.5%)

(10))02-155081 (P2002-落牽

中間体を単離することなく、全ての工程を同一の溶媒中および同一の反応容器中で行うので、単離操作等の煩雑な操作を必要とせず、また各工程で中間体の単離による収量の口スをなくすことができ、目的化合物 I Vのトータル収率を向上させることができる。また、本発明の製造方法は、全ての工程で同一の溶媒を用いるので、溶媒の総使用量を低減させることができ、かつ使用後の溶媒のリサイクルも容易になるので、廃棄する溶媒の量を大幅に低減することができるという利点も有する。さらに、本発明の製造方法は、従来用いられてきたジクロロメタン等の塩素系溶媒に比べて環境への負荷が小さい炭

化水素溶媒を用いることができるので環境に優しく、かつ、取扱いが危険な水素化ナトリウム等の塩基を用いることなく行うことができるので安全であるという利点も有する。さらにまた、本発明の製造方法は、工程(c)を室温で行うことが可能になったので、当該工程における副反応が少なく、かつ当該工程における反応熱の工業的規模での制御が容易であるという利点も有する。従って、本発明によれば、簡便な操作で、トータル収率が良好であり、環境に優しくかつ安全な方法でキノロンカルボン酸エステルおよび1,8ーナフチリジンカルボン酸エステルを提供することができる。

フロントページの続き

(72)発明者 佐藤 泰二

大阪市西淀川区歌島三丁目 1 番21号 住化 ファインケム株式会社総合研究所内 Fターム(参考) 4C065 AA04 BB09 CC01 DD02 EE02 HH08 HH09 JJ04 KK01 LL02 PP01 QQ01